# This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

## **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

## IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.



## ORGANISATION MONDIALE DE LA PROPRIETE INTELLECTUELLE Bureau international



AL

### DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIEE EN VERTU DU TRAITE DE COOPERATION EN MATIERE DE BREVETS (PCT)

(51) Classification internationale des brevets <sup>6</sup> :  C08F 4/00	A1	(11) Numéro de publication internationale: WO 96/24620
C001 400		(43) Date de publication internati nale: 15 août 1996 (15.08.96)
(21) Numéro de la demande internationale: PCT/FR (22) Date de dépôt international: 2 février 1996 (		Dépt. Propriété Industrielle, 4 & 8, cours Michelet, La
(30) Données relatives à la priorité: 95/01380 7 février 1995 (07.02.95) 95/06967 13 juin 1995 (13.06.95)	_	(81) Etats désignés: AU, BR, CA, CN, CZ, FI, GE, HU, JP, KR, KZ, NO, NZ, PL, RU, SG, UA, US, brevet européen (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).
<ul> <li>(71) Déposant (pour tous les Etats désignés sauf US ATOCHEM S.A. [FR/FR]; 4/8, cours Michelet, Puteaux (FR).</li> <li>(72) Inventeurs; et</li> <li>(75) Inventeurs/Déposants (US seulement): GRIMALDI [FR/FR]; Immeuble La Bayonne, 7, chemin des F-13090 Aix-en-Provence (FR). LEMOIGNE, [FR/FR]; 58, avenue des Caillols, F-13012 Marsei FINET, Jean-Pierre [FR/FR]; Mas Les Olivades, de Boussicaut, F-13280 Raphele-les-Arles (FR). Paul [FR/FR]; 7, boulevard du Jardin-Zoologique, Marseille (FR). NICOL, Pascal [FR/FR]; 45B, du 18ème-R.I., F-64000 Pau (FR). PLECHOT [FR/FR]; Chemin Galoubet, Quartier Castetarbe, Orthez (FR).</li> </ul>	, F-920 I, Sandi Floralie Franço ille (FR Chemi TORDO F-1300 avenu , Muri	Avec rapport de recherche internationale.  Avant l'expiration du délai prévu pour la modification des revendications, sera republiée si de telles modifications sont reçues.  s, is ). in 0,

- (54) Title: POLYMERISATION IN THE PRESENCE OF A  $\beta$ -SUBSTITUTED NITROXIDE RADICAL
- (54) Titre: POLYMERISATION EN PRESENCE D'UN RADICAL NITROXYDE  $\beta$ -SUBSTITUE

### (57) Abstract

A method for polymerising or copolymerising at least one radical-polymerisable monomer in the presence of a stable free radical from the nitroxide family. The stable free radical is  $\beta$ -substituted and provides excellent polydispersity control while improving the polymerisation or copolymerisation rate compared with prior art stable free radicals.

### (57) Abrégé

L'invention concerne un procédé de polymérisation ou copolymérisation d'au moins un monomère polymérisable par voie radicalaire en présence d'un radical libre stable de la famille des nitroxydes. Le radical libre stable est  $\beta$ -substitué et procure un excellent contrôle de la polydispersité tout en assurant une meilleure vitesse de polymérisation ou copolymérisation, si on les compare avec les radicaux libres stables mis en œuvre par l'art antérieur.

### UNIQUEMENT A TITRE D'INFORMATION

Codes utilisés pour identifier les Etats parties au PCT, sur les pages de couverture des brochures publiant des demandes internationales en vertu du PCT.

AT	Arménie	GB	Royaume-Uni	MW	Malawi
AT	Autriche	GE	Géorgie	MX	Mexique
AU	Australie	GN	Guinée	NE	Niger
BB	Barbade	GR	Grèce	NL	Pays-Bas
BE	Belgique	HU	Hongrie	NO	Norvège
BF	Burkina Faso	1E	Irlande	NZ	Nouvelle-Zélande
BG.	Bulgarie	П	Italie	PL	Pologne
BJ	Bénin	JP	Japon	PT	Portugal
BR	Brésil	KE	Kenya	RO	Roumanie
BY	Bélanus	KG	Kirghizistan	RU	Fédération de Russie
CA	Canada	KP	République populaire démocratique	SD	Soudan
CF	République centrafricaine		de Corée	SE	Suède
CG	Congo	KR	République de Corée	SG	Singapour
CH	Suisse	KZ	Kazakhatan	SI	Slovénie
CI	Côte d'Ivoire	ü	Liechtenstein	SK	Slovaquie
CM	Cameroun	LK	Sri Lanka	SN	Sénégal
CN	Chine	LR	Libéria	SZ	Swaziland
cs	•	LT	Linunie	TD	Tchad
	Tchécoslovaquie	เม	Luxembourg	TG	Togo
CZ	République tchèque	LV	Lettonie	TJ	Tadjikistan
DE	Allemagne	MC	Monaco	TT	Trinité-et-Tobago
DK	Danemark	MD	République de Moldova	UA	Ukraine
EE	Estonie	MG	Madagascar	UG	Ouganda
ES	Espagne	ML	Mali	US	Etats-Unis d'Amérique
FI	Finlande	MN	Mongolie	UZ	Ouzhékistan
FR	France	MR	Mauritanie	VN	Viet Nam
GA	Gabon	MIK	Mattrante	*.*	V ACC EVENIE

PCT/FR96/00180

5

1

## POLYMERISATION EN PRESENCE D'UN RADICAL NITROXYDE β-SUBSTITUE

### DOMAINE TECHNIQUE:

L'invention concerne un procédé de polymérisation ou copolymérisation d'au moins un monomère polymérisable par voie radicalaire en présence d'un radical libre stable de la famille des nitroxydes.

### **TECHNIQUE ANTERIEURE:**

La présence d'un radical libre stable lors de la polymérisation ou copolymérisation de monomères procure un contrôle de la polymérisation et mène à des polymères à la polydispersité plus resserrée.

La qualité d'un contrôle de polymérisation ou copolymérisation peut également être appréciée par l'observation de l'augmentation de la masse 15 moléculaire moyenne en nombre en fonction du pourcentage de conversion des monomères en polymère ou copolymère. Lorsque le contrôle est bon, la masse moléculaire moyenne en nombre est linéairement proportionnelle au pourcentage de conversion. Plus on s'écarte de la linéarité, moins le contrôle est bon.

20 Le brevet US 4,581,429 décrit un procédé de fabrication d'oligomères à basse température et avec des faibles taux de conversion, faisant usage d'un composé de formule = N — O — X dans le milieu de polymérisation.

Les brevets US 5 322 912 et US 5 401 804 illustrent l'action de radicaux libres stables sur la polymérisation du styrène. Le brevet US 5 412 047 25 illustre l'action de radicaux libres stables sur la polymérisation des acrylates. Le brevet US 5 449 724 illustre l'action de radicaux libres stables sur la polymérisation de l'éthylène. Les documents qui viennent d'être cités mentionnent comme radicaux libres stables des molécules cycliques lesquelles présentent en β de l'atome d'azote du groupement nitroxyde un groupement de 30 faible masse moléculaire, lesdites molécules présentant notamment l'inconvénient de ralentir considérablement la vitesse de polymérisation ou copolymérisation, de sorte qu'il est parfois difficile voire impossible de mener cette polymérisation ou copolymérisation à une température suffisamment basse pour que la polydispersité du polymère final soit suffisamment resserrée.

En effet, plus la température du milieu est élevée, moins le contrôle de la polymérisation ou copolymérisation est bon, de sorte que le polymère ou copolymère final présente une plus forte polydisp rsité.

2

### **EXPOSE DE L'INVENTION:**

L'invention pallie aux inconvénients ci-dessus évoqués. L s radicaux libres stables mis en jeu dans le cadre de la présente invention 5 procurent un excellent contrôle de la polydispersité tout en assurant un meilleure vitesse de polymérisation ou copolymérisation, si on les compare av c les radicaux libres stables mis en oeuvre par l'art antérieur.

Un autre avantage de l'invention est de permettre la préparation d copolymères à blocs. En effet, la polymérisation d'un premier monomère en présence d'un radical libre stable mène à un bloc de polymère vivant. Il est alors possible d'accoler à ce premier bloc un bloc d'un autre polymère en plaçant l premier bloc de polymère vivant dans un milieu de polymérisation d'un second monomère. Il est ainsi possible de réaliser des copolymères à blocs, par exemple, des copolymères comprenant un ou plusieurs blocs de polystyrène et un ou plusieurs blocs de polybutadiène. La préparation de tels copolymères est habituellement très difficile par les voies radicalaires de l'art antérieur et, pour leur préparation, il est généralement fait appel aux procédés de copolymérisation par voie anionique.

La réalisation de tels copolymères par voie radicalaire nécessite un 20 bon contrôle de la polymérisation de chacun des blocs. En effet, si une réaction de terminaison vient interrompre la croissance par polymérisation d'un bloc, il ne sera pas possible de lui accoler un bloc d'un autre monomère. Les réactions de terminaison doivent donc être le moins fréquentes possible. Il y a moins de réactions de terminaisons lorsqu'au cours de la polymérisation, la mass 25 moléculaire moyenne en nombre est mieux linéairement proportionnelle au pourcentage de conversion. L'existence de réactions de terminaison se traduit par une diminution de la vitesse d'augmentation de la masse moléculaire moyenne en nombre en fonction du pourcentage de conversion.

L'invention concerne la polymérisation ou copolymérisation d'au 30 moins un monomère polymérisable en présence d'un radical libre stable de la famille des nitroxydes comprenant un enchaînement de formule :

dans laquell  $\,$ 1 radical  $\,$ R $_L$  présente une masse molaire supérieure à 15. Le radical  $\,$ R $_L$ , monovalent, st dit en position  $\,$  $\beta$  par rapport à l'atome d'azote du

radical nitroxyde. L s valences restantes d l'atome de carbon t de l'atome d'azote dans la formule (1) p uvent être liées à des radicaux divers t ls qu'un atome d'hydrogène, un radical hydrocarboné comme un radical alkyle, aryle ou aralkyle, comprenant de 1 à 10 atomes de carbone. Il n'est pas exclu que 5 l'atome de carbone et l'atome d'azote dans la formule (1) soient reliés entre eux par l'intermédiaire d'un radical bivalent, de façon à former un cycle. De préférence cependant, les valences restantes de l'atome de carbone et de l'atome d'azote de la formule (1) sont liées à des radicaux monovalents. De préférence, le radical R<sub>L</sub> présente une masse molaire supérieure à 30. Le radical 10 R<sub>L</sub> peut par exemple avoir une masse molaire comprise entre 40 et 450. A titre d'exemple, le radical R<sub>L</sub> peut être un radical comprenant un groupement phosphoryle, ledit radical R<sub>L</sub> pouvant être représenté par la formule :

R<sup>2</sup>
I
-P-R<sup>1</sup>
(2)
II

20 dans laquelle R<sup>1</sup> et R<sup>2</sup>, pouvant être identiques ou différents, peuvent être choisis parmi les radicaux alkyle, cycloalkyle, alkoxyle, aryloxyle, aryle, aralkyloxyle, perfluoroalkyle, aralkyle, et peuvent comprendre de un à 20 atomes de carbone. R<sup>1</sup> et/ou R<sup>2</sup> peuvent également être un atome d'halogène comme un atome de chlore ou de brome ou de fluor ou d'iode. Le radical R<sub>L</sub> peut également 25 comprendre au moins un cycle aromatique comme pour le radical phényle ou le radical naphtyle, ce dernier pouvant être substitué, par exemple par un radical alkyle comprenant de un à quatre atomes de carbone.

A titre d'exemple, le radical libre stable peut être choisi dans la liste suivante :

30 N-tertiobutyl-1-phényl-2 méthyl propyl nitroxyde,

N-tertiobutyl-1-(2-naphtyl)-2-méthyl propyl nitroxyde,

N-tertiobutyl-1-diéthylphosphono-2,2-diméthyl propyl nitroxyde,

N-tertiobutyl-1-dibenzylphophono-2,2-diméthyl propyl nitroxyde,

N-phényl -1-diéthyl phosphono-2,2-diméthyl propyl nitroxyde,

35 N-phényl-1-diéthyl phosphono-1-méthyl éthyl nitroxyde,

N-(1-phényl 2-méthyl propyl)-1-diéthylphosphono-1-méthyl éthyl nitroxyde.

L radical libre stabl p ut être introduit dans le mili u de polymérisation ou copolymérisation à raison d 0,005 % à 5 % en poids de la somme de la masse de monomère polymérisable et de radical libre stable.

Dans le cadre de la présente invention, tout monomère présentant 5 une double liaison carbone-carbone susceptible de polymériser ou copolyméris r par voie radicalaire, peut être utilisé.

Au moins un monomère présent dans le milieu de polymérisation ou copolymérisation peut être un monomère vinylaromatique ou une oléfine ou un diène ou un monomère acrylique ou méthacrylique. Le monomère peut 10 également être le difluorure de vinylidène ou le chlorure de vinyle.

Par monomère vinylaromatique, on entend le styrène, le styrèn substitué sur le groupement vinyle par un groupement alkyle tel que l'alphaméthylstyrène ou l'ortho-vinyltoluène, le para-vinyltoluène, l'ortho-éthylstyrène, l 2,4-diméthylstyrène, le styrène substitué sur le cycle par un halogène comme par exemple le 2,4-dichlorostyrène ainsi que le vinylanthracène.

Par diène, on entend en particulier un diène conjugué comprenant de 4 à 8 atomes de carbone tel que le 1,3-butadiène, l'isoprène, le 2,3-diméthyl-1,3-butadiène, le pipérylène.

Le procédé selon l'invention est plus particulièrement efficace dans 20 le cas des monomères vinylaromatiques et des diènes.

La polymérisation ou copolymérisation est réalisée dans les conditions habituelles connues de l'homme du métier compte tenu du ou des polymérisation cette moment aue du monomères considérés. copolymérisation intervient par un mécanisme radicalaire, et à la différence que 25 l'on ajoute au milieu le radical libre stable β-substitué, conformément à l'invention. Suivant la nature du ou des monomères que l'on souhaite polymériser ou copolymériser, il peut être nécessaire d'introduire dans le milieu de polymérisation ou copolymérisation un initiateur de radicaux libres. L'homme du métier connaît les monomères qui nécessitent la présence d'un tel initiateur pour 30 que ce monomère polymérise ou copolymérise. Par exemple, la polymérisation ou copolymérisation d'un diène nécessite la présence d'un initiateur de radicaux libres.

L'initiateur de radicaux libres peut-être introduit dans le milieu de polymérisation ou copolymérisation à raison de 50 à 50 000 ppm sur la base de 35 la mass d' monomère polymérisable ou copolymérisable.

L'initiat ur de radicaux libres p ut par xempl êtr choisi parmi ceux d typ peroxyd ou de type azo. on peut citer à titr d'exemple les

initiateurs suivants: peroxyde de benzoyle, p roxyde d lauroyle, peracétate de tert-butyle, perpivalat de tert-amyle, per-2-éthylh xanoate d butyle, perpivalate de tert-butyle, pernéodécanoate de tert-butyle, perisononanoate de tert-butyle, pernéodécanoate de tert-amyle, perbenzoate de tert-butyle, peroxydicarbonate de di-2-ethylhexyle, peroxydicarbonate de dicyclohexyle, pernéodecanoate de curryle, permaléate de tert-butyle, 2,2'-azobis(isobutyronitrile), 2,2'-azobis(2,4-diméthyl-valéronitrile), 2,2'-azobis(2,4-diméthyl-4-méthoxyvaléronitrile).

Dans le cas où le milieu comprend un monomère vinylaromatique et 10 que l'on souhaite un excellent contrôle de la croissance du polymère ou copolymère de façon à ce que ce dernier soit de polydispersité particulièrement étroite, il est préférable de mener la polymérisation ou copolymérisation à une température à laquelle aucune polymérisation ou copolymérisation n'est observée en l'absence d'initiateur de radicaux libres, et d'ajouter un initiateur de radicaux libres dans le milieu. Par exemple, dans le cas de la polymérisation ou copolymérisation d'au moins un monomère vinylaromatique, on est dans cette situation lorsque la température est inférieure à environ 120°C. Des vitesses appréciables de polymérisation ou copolymérisation sont néanmoins obtenues par le procédé de l'invention lorsque la température est comprise entre 90 et 20 120°C, par exemple entre 100 et 120°C, et que l'on a ajouté un initiateur de radicaux libre au milieu.

Néanmoins, si l'on accepte une polydispersité plus élevée, il n'est pas exclu de chauffer le milieu à de plus fortes températures.

Ainsi, dans le cas où le milieu comprend un monomère 25 vinylaromatique, la polymérisation ou copolymérisation peut être initiée thermiquement et sans initiateur de radicaux libres, auquel cas elle est généralement conduite entre 120 et 200°C et de préférence entre 120 et 160°C. Si un initiateur de radicaux libres a été introduit, il est possible de réaliser la polymérisation ou copolymérisation entre 25 et 120°C mais on peut également, 30 suivant la nature de l'initiateur et en particulier sa température de demi-vie, chauffer jusqu'à 200°C, si l'on préfère une plus grande vitesse de polymérisation au détriment de la polydispersité.

Dans le cas où le milieu comprend un monomère vinylaromatique, la polymérisation ou copolymérisation peut être menée en masse, en suspension 35 ou n solution.

Dans I cas d'un diène, la polymérisation ou copolymérisation est généralem nt réalisé en solution ou suspension. Le milieu de polymérisation

ou copolymérisation peut êtr d stiné à men r à un polymère vinylaromatique choc, auqu i cas il comprend généralem nt au moins un monomère vinylaromatique et un caoutchouc, ce dernier étant généralement un polydièn conjugué tel qu'un ou plusieurs polybutadiènes.

E'invention concerne également la préparation de copolymères. Par exemple, lorsqu'au moins un monomère vinylaromatique est présent dans le milieu, on peut copolymériser ce monomère avec, par exemple, au moins un monomère choisi parmi l'acrylonitrile, le méthacrylonitrile, l'acide acrylique, l'acide méthacrylique, un ester d'alkyle dont le groupement alkyle contient de 1 à 4 atomes de carbone, un N-alkylmaléimide dont le groupement alkyle contient de 1 à 4 atomes de carbone, le N-phénylmaléimide.

Bien entendu, suivant les conditions de polymérisation ou copolymérisation, et en particulier la durée, la température, le degré de conversion de monomère en polymère ou copolymère, il est possible de réaliser 15 des produits de masse moléculaire très différente.

L'invention concerne à la fois la préparation d'oligomères, polymères ou copolymères de masse moléculaire moyenne en poids inférieure à 10 000, que celle de polymères ou copolymères de masse moléculaire moyenn en poids supérieure à 10 000, comme les hauts-polymères de masse moléculaire 20 moyenne en poids allant généralement de 100 000 à 400 000.

L'invention concerne à la fois les procédés de polymérisation ou copolymérisation dont le taux de conversion de monomère en polymère ou copolymère est inférieur à 50 % que ceux dont le taux de conversion de monomère en polymère ou copolymère est supérieur à 50 %.

Le procédé de préparation de l'amine secondaire peut comprendr une étape de réaction entre :

- un composé C comprenant un groupement carbonyle,
- une amine primaire,
- un dérivé phosphoré comprenant un groupement phosphoryle.

Le composé C peut par exemple être représenté

R³

I

par la formule C=O dans laquelle R³ et R⁴,

I

R⁴

pouvant êtr identiques ou différents, p uvent représenter div rs radicaux tels qu'un atom d'hydrogèn ou un radical alkyl, aryle ou aralkyle comprenant par exemple d 1 à 10 atom s d carbone. Les radicaux R<sup>3</sup> et R<sup>4</sup> peuvent

égal m nt être reliés ntre ux d façon à former un cycl incluant l'atome de carbon du groupem nt carbonyle. Le composé C peut être choisi parmi les aldéhydes ou les cétones.

A titre d'exemple, le composé C peut être :

- 5 le triméthylacétaldéhyde,
  - l'isobutyraldéhyde,
  - la diéthylcétone,
  - la dibutylcétone,
  - la méthyléthylcétone
- 10 la cyclohexanone,
  - la 4-tertiobutylcyclohexanone,
  - la tétralone.

L'amine primaire peut être représentée par la formule R<sup>5</sup>-NH<sub>2</sub> dans laquelle R<sup>5</sup> peut représenter par exemple un radical hydrocarboné linéaire ou 15 ramifié, saturé ou insaturé, pouvant comprendre au moins un cycle, ledit radical comprenant de 1 à 30 atomes de carbone, tel qu'un radical alkyle, aryle, aralkyle. A titre d'exemple, le radical R<sup>5</sup> peut être choisi parmi les radicaux suivants : méthyle, éthyle, propyle, isopropyle, tertiobutyle, diphénylméthyle, triphénylméthyle, phényle, naphtyle, benzyle, phényl-1-éthyle.

Le dérivé phophoré peut être représenté par la formule HP(O)(R<sup>6</sup>)(R<sup>7</sup>) dans laquelle R<sup>6</sup> et R<sup>7</sup>, pouvant être identiques ou différents, peuvent être choisis parmi les radicaux alkyle, cycloalkyle, alkoxyle, aryloxyle, aryle, aralkyloxyle, perfluoroalkyle, aralkyle, et peuvent comprendre de un à 20 atomes de carbone. R<sup>6</sup> et/ou R<sup>7</sup> peuvent également être un atome d'halogène 25 comme un atome de chlore ou de brome ou de fluor ou d'iode. A titre d'exemple, les radicaux R<sup>6</sup> et R<sup>7</sup> peuvent être choisis parmi les radicaux suivants : méthyle, éthyle, n-propyle, isopropyle, tertiobutyle, n-butyle, phényle, benzyle, méthoxyle, éthoxyle, trifluorométhyle, benzyloxyle.

A titre d'exemple, le dérivé phophoré peut être : le phosphite de 30 diéthyle, le phophite de dibenzyle, le phosphite de disopropyle, le phosphite de di-n-dodécyle, la diphénylphosphine oxyde, la dibenzylphosphine oxyde.

Pour la réaction, on met de préférence tout d'abord en contact le composé C et l'amine primaire, puis dans un deuxième temps, on ajoute le dérivé phosphoré.

L'étape d réaction peut être ffectuée par xemple ntre 0 et 100°C, t d préférence ntre 20 et 60°C.

D préférence, l rapport molaire du dérivé phosphoré sur le c mposé C st supéri ur à 1.

De préférence, le rapport molaire du composé C sur l'amine primaire va de 0,8 à 1,5.

A la suite de l'étape de réaction, le milieu contient une amine secondaire, également objet de la présente invention. Cette amine secondaire peut, si nécessaire, être isolée de toute façon appropriée.

En particulier, on peut acidifier le milieu par une solution aqueuse d'acide chlorhydrique pour former un chlorhydrate de l'amine secondaire, puis 10 ajouter au milieu un solvant organique tel qu'un éther pour solubiliser I s espèces à éliminer, puis isoler la phase aqueuse, puis ajouter dans cette phas aqueuse du carbonate de sodium pour libérer l'amine secondaire. Cette dernière est ensuite extraite par un solvant organique tel qu'un éther pour être ensuite isolée après évaporation du solvant.

L'amine secondaire peut être représentée par la formule :

$$R^3$$
 $R^4 - C - P(O)(R^6)(R^7)$  (3)
 $N - R^5$ 
 $H$ 

15

20

25 dans laquelle les radicaux R<sup>3</sup>, R<sup>4</sup>, R<sup>5</sup>, R<sup>6</sup> et R<sup>7</sup> conservent les significations précédemment données.

L'amine secondaire peut servir à la préparation d'un nitroxyde.

Le procédé de préparation de ce nitroxyde, comprend, après formation de l'amine secondaire, une étape d'oxydation de cette amine 30 secondaire, capable de remplacer son groupement >N-H par un groupement >N-O<sub>•</sub>. On liste ci-après, de façon non exhaustive quelques techniques appropriées

réaction de l'amine secondaire avec l'eau oxygénée, dont le principe est enseigné par la demande de brevet EP 0 488 403;

réaction de l'amine secondaire avec le diméthyldioxirane suivant l principe enseigné dans R.W. Murray et M. Singh, Tetrahedron Letters, 1988, 29(37), 4677-4680 (ou US 5 087 752);

réaction de l'amin secondaire av c l'acid métachloroperb nzoïque (MCPBA), s lon le principe enseigné dans J. Am. Ch m. Soc., 1967, 89(12), 3055-3056.

On peut également utiliser les techniques décrites dans les 5 demandes de brevet EP 0 157 738 et GB 1 199 351.

Pour ce qui concerne la méthode d'oxydation au MCPBA, on préfère réaliser l'oxydation dans les conditions suivantes :

- rapport molaire de l'amine secondaire sur le MCPBA compris entre 0,5 et 1 et de manière encore préférée entre 0,8 et 1;
- 10 température comprise entre -10 et 10°C,
  - utilisation d'un solvant inerte de façon à pouvoir mieux contrôler l'exothermicité de la réaction. Ce solvant peut par exemple être choisi dans la famille des solvants chlorés comme le dichlorométhane, ou le chloroforme.
- Le nitroxyde peut être représenté par la formule :

$$R^{4} - C - P(O)(R^{6})(R^{7})$$

$$N - R^{5}$$

$$O_{\bullet}$$
(4)

25 dans laquelle les radicaux R³, R⁴, R⁵, R⁶ et R⁵ conservent les significations précédemment données. A la suite de cette étape d'oxydation au MCPBA, le nitroxyde peut être purifié, par exemple par élution sur colonne de silice, puis isolé après évaporation des solvants éventuellement nécessaires.

### MANIERES DE REALISER L'INVENTION:

On donne ci-après la signification de quelques abréviations utilisées dans les exemples :

Per. Benz. : Peroxyde de Benzoyle

AIBN : 2.2'-azobis(isobutyronitrile)

Tempo : 2,2,6,6-tétraméthyl-1-piperidinyloxy

35 DTBN : di-tertiobutylnitroxyde

### Exemple 1

## a) <u>Synthèse du 2.2-diméthyl-1-(1.1-diméthyléthyl-amino)propyl phosphonate</u> de diéthyle

On mélange à la température ambiante sous atmosphère d'azote, 5 dans un ballon bicol de 250 ml muni d'une agitation magnétique et d'une ampoule à addition 6,68 g (0,077 mole) de pivalaldéhyde et 5,62 g (0,077 mol ) de tertiobutyl amine. Le mélange est ensuite porté à 30°C pendant une heure. Après retour à la température ambiante, on ajoute goutte à goutte au mili u 26,23 g (0,19 mole) de phosphite de diéthyle à la température ambiante. Le mélange est ensuite porté sous agitation à 40°C pendant 24 heures.

Après retour à la température ambiante, on ajoute 20 ml d'éth r diéthylique et l'on refroidit à 10°C. On acidifie alors le milieu par une solution aqueuse à 5% en volume d'acide chlorhydrique, jusqu'à l'obtention d'un pH de 3 dans la phase aqueuse. On ajoute alors 120 ml d'éther diéthylique. On ajoute 15 ensuite 10 g d'hydrogéno-carbonate de sodium pur, jusqu'à l'obtention d'un pH de 8 dans la phase aqueuse. On extrait ensuite l'amine par quatre extractions successives de 60 ml d'éther diéthylique chacune, puis on sèche la phase organique ainsi obtenue par environ 5 g de sulfate de sodium anhydre. Après filtration, on évapore le solvant à l'évaporateur rotatif à 40°C sous 1 mbar, puis à 20 l'aide d'une rampe à vide à température ambiante sous 0,2 mbar. On a ainsi obtenu 19,36 g de 2,2-diméthyl-1-(1,1-diméthyléthylamine)propyl phosphonate de diéthyle. Les caractéristiques RMN de ce produit sont les suivantes :

### RMN 1H dans CDCl3:

```
25  0,99 ppm (s; 9H; tBu);

1,06 ppm (s; 9H; tBu);

1,28 ppm (t; 6H; J_{HH} = 7.1Hz; CH_3);

2,69 ppm (d; 1H; J_{HP} = 17.9 Hz; H = 18.0 Mz;

4,06 ppm (massif; H = 17.1 Hz; H = 18.0 Mz);

4,06 ppm (massif; H = 18.0 Mz);

27,90 ppm (d; H = 18.0 Mz);

27,90 ppm (d; H = 18.0 Mz);

27,90 ppm (d; H = 18.0 Mz);

35,24 ppm (d; H = 18.0 Mz);

35,24 ppm (d; H = 18.0 Mz);

50,93 ppm (s; H = 18.0 Mz);

59,42 ppm (d; H = 18.0 Mz);
```

WO 96/24620 PCT/FR96/00180

11

61,39 ppm (d;  $J_{C-P} = 7,1Hz$ ;  $CH_2$ ).

RMN <sup>31</sup>P dans CDCl<sub>3</sub>: 29,84 ppm.

5

### b) <u>Synthèse du N-tertiobutyl-1-diéthylphosphono-2,2-diméthyl propyl</u> nitroxyde

On dissout 2,28 g (0,0082 mole) de l'amine préparée au a) dans 5 10 ml de dichlorométhane, à température ambiante, puis on introduit la solution ainsi obtenue dans un ballon refroidi à 0°C et muni d'une agitation magnétique. On additionne au goutte à goutte une solution de 1,29 g (0,0075 mole) d'acide métachloroperbenzoïque (MCPBA) dans 5 ml de dichlorométhane. Après 6 15 heures d'agitation à température ambiante, on ajoute au mélange une solution aqueuse saturée de NaHCO<sub>3</sub> jusqu'à disparition du dégagement de CO<sub>2</sub>, soit environ 30 ml de cette solution. On récupère la phase organique que l'on sèche par environ 5 g de sulfate de sodium. On élimine ensuite le solvant à l'évaporateur rotatif à 40°C sous 1 mbar puis à l'aide d'une rampe à vide à 20 température ambiante sous 0,2 mbar. On obtient ainsi 1,39 g d'une huile orange. On purifie cette huile sur une colonne de diamètre de 4 cm et 30 cm de hauteur contenant 100 g de silice (silicagel 60, granulométrie 0,040-0,063 mm) en procédant comme suit : On prépare une suspension comprenant les 100 g de silice mélangés avec 200 ml d'un éluant constitué d'un mélange 25 CH<sub>2</sub>CL<sub>2</sub>/THF/pentane dans les proportions volumiques de 1/1/2. La colonne est remplie de cette suspension et on laisse reposer une heure, puis l'on dépose en tête de colonne les 1,39 g d'huile orange sous la forme d'une solution à 80 % en volume dans l'éluant. Au moins 200 ml d'éluant sont nécessaires pour purifier le produit. Le liquide en pied de colonne est récupéré par fractions de 15 ml. On 30 procède ensuite à l'élimination des espèces volatiles, tout d'abord à l'évaporateur rotatif à 40°C jusqu'à une pression résiduelle de 1 mbar puis à l'aide d'une rampe à vide à la température ambiante sous 0,2 mbar. On recueille finalement 1,06 g de N-tertiobutyl-1-diéthyl-phosphono-2,2-diméthyl propyl nitroxyde et dont la formule développée est :

L'analyse élémentaire du produit final est conforme aux valeurs calculées. Les données RPE de ce produit sont les suivantes :

Ce radical est stable dans la mesure où son spectre RPE ne montre pas de modification sensible après un stockage de deux mois à 25°C.

Par souci de simplification, ce produit est appelé β-P.

### Exemple 2

5

## a) Synthèse du magnésien (CH<sub>3</sub>)<sub>2</sub>CH-MgBr

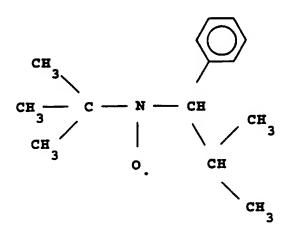
- Dans un ballon bicol de 250 ml muni d'une agitation magnétique t d'un réfrigérant comprenant un piège à CaCl<sub>2</sub>, on place 1 g (0,041 mole) de copeaux de magnésium recouverts de 10 ml d'éther diéthylique, puis un cristal (environ 5 mg) d'iode, ce dernier ayant pour fonction d'activer le magnésium t de démarrer la réaction.
- On additionne ensuite au goutte à goutte et par l'intermédiaire d'une ampoule à addition 5,04 g de bromure d'isopropyle (0,041 mole)dilué dans 10 ml d'éther diéthylique. Le milieu est laissé sous agitation à la température ambiante pendant 3 heures.

## 25 b) Préparation du N-tertiobutyl-1-phényl-2-méthyl propyl nitroxyde

Dans un ballon bicol de 100 ml muni d'une agitation magnétique t d'un réfrigérant, purgé à l'azote, on place 0,3 g d phényl-N-t rtiobutylnitrone

(PBN) soit 0,0017 mole, en solution dans 5 ml d'éth r diéthylique. On verse nsuite au goutte à goutte, la solution du magnésien préparée au a). On ajoute ensuite 10 ml d'eau distillée, et le mélange est laissé sous agitation à la température ambiante pendant 2 heures. On procède alors à une extraction par 5 2 fois 20 ml d'éther diéthylique, puis la phase organique est séchée par 5 g de sulfate de sodium. Après filtration, on procède à une élimination des espèces volatiles de la solution organique à l'aide d'un évaporateur rotatif à 40°C jusqu'à 1 mbar, puis à l'aide d'une rampe à vide à température ambiante sous 0,2 mbar. On obtient ainsi 0,42 g d'un liquide jaune-orange. On procède ensuite à une 10 purification sur silice identique à celle décrite à l'exemple 1b) sauf que l'éluant est un mélange pentane/acétone dans un rapport volumique de 90/10. Après évaporation de l'éluant de la même façon qu'à l'exemple 1b), on recueille 0,1 g de N-tertiobutyl-1-phényl-2-méthyl-propyl nitroxyde dont la formule développée est:

15



L'analyse élémentaire du produit final est conforme aux valeurs 20 calculées. Les données RPE de ce produit sont les suivantes :

$$a_N = 15,21 G$$
  
 $a_H = 3,01 G$ .

Ce radical est stable dans la mesure où son spectre RPE ne montre pas de modification sensible après un stockage de deux mois à 25°C. Par souci 25 de simplification, ce produit est appelé  $\beta$ - $\phi$ .

### Exemples 3 à 16

Dans un réacteur n acier inoxydable d 0,25 litre équipé d'un agitat ur à ruban et d'un régulation d température, on introduit à 20°C et s us atmosphère d'azote, 150 g de styrène, y millimoles d'initiateur et x millimoles de radical libre stable. L'ensemble est porté à une température T (°C). L'instant 5 auquel le mélange atteint la température T est défini comme l'instant de départ de l'essai.

On procède alors à des prélèvements au cours du temps pour analyse :

- de la conversion en polymère ("conv" dans les tableaux), qui correspond au pourcentage en poids de solide obtenu après évaporation sous un vid de 25 mbars pendant 20 minutes à 200°C de l'échantillon prélevé par rapport à son poids initial;
- de la masse moléculaire moyenne en poids (Mw) et en nombre (Mn) t donc de la polydispersité P laquelle est égale à Mw/Mn, ces déterminations étant réalisées par chromatographie à perméation de gel.

Les tableaux 1 et 2 rassemblent les résultats en fonction de la nature et des quantités x et y respectivement de radical libre stable et d'initiateur introduites. Les tableaux 1 et 2 donnent l'évolution de Mn, de la conversion et d la polydispersité en fonction de la durée de polymérisation à compter de l'instant 20 initial. Les exemples 10 à 16 sont comparatifs.

					Exemple n°			
		3	4	5	8	7	8	6
Radical libre	Nature	д-б	g-b	B-P	g-P	g-P	д-Б	θ-6
stable	Quantité x	9,42	1,53	1,53	0,75	1,09	5,78	9,55
	(millimole)							
	Nature	Per. Benz.	Per. Benz.	Per. Benz.	Per. Benz.	AIBN	AIBN	Per. Benz.
Initiateur								
	Quantité y	3,76	0,62	0,62	0,31	0,91	2,74	3,8
	(millimole)							
T (°C)		125	125	110	110	95	92	125
	1h40 min.	0026	23000	30600	39000	34700	0099	8300
¥	3h30 min.	15000	00069	47600	70000	44100	9400	11100
	7h	19800	107000	87000	105000	58400	12900	14400
	20h					126800	22200	
	1h40 min.	35	8'88	17,5	17	14	10,4	25
Conv. (%)	3h30 min.	52,8	9'05	30	26,5	17,71	20,2	4
	7h	70,2	78,5	51	45	28,4	30	09
	20h					61,6	53	
	1h40 min.	1,13	1,35	1,15	1,2	1,64	1,33	1,14
۵	3h30 min.	1,18	1,53	1,18	1,39	1,50	1,27	1,11
	4	1,17	1,47	1,38	1,52	1,43	1,25	1,10
	20h					1,59	1,14	

				Exen	Exemple Comparatif n°	atif n°		
		9	=	12	13	14	15	16
Radical libre	Nature	Tembo	Tempo	Tempo	Tempo	Tempo		DTBN
stable	Quantité x	21,8	3,72	1,34	22,0	21,8		9,24
	(millimole)							
	Nature	Per. Benz.	Per. Benz.	Per. Benz.	Per. Benz.	Per. Benz.	Per. Benz.	Per. Benz.
Initiateur								
	Quantité y	16,94	2,85	1,03	0,62	16,94	16,94	3,71
	(millimole)							
(C)_1		125	125	125	125	110	125	125
	1h40 min.		18500		33500		17000	
Ę	3h30 min.							
	<b>1</b> 2		36900	33000	66500			4500
	20h	3300						
	1h40 min.		19		23	0	72	0
Conv. (%)	3h30 min.				,	0		<b>-</b>
	٦.		51,8	22	61	0		<b>D</b>
	20h	16				0		
	1h40 min.				1,62		2,8	
۵	3h30 min.	-						,
	4		1,49	1,42	1,53			71,1
	20h	1,32						

#### REVENDICATIONS

1. Procédé de polymérisation ou copolymérisation d'au moins un monomère polymérisable par voie radicalaire en présence d'un radical libre stable comprenant un enchaînement de formule

dans laquelle le radical RL présente une masse molaire supérieure à 15.

- 2. Procédé selon la revendication 1 caractérisé en ce que R<sub>L</sub> présente une masse molaire supérieure à 30.
- 3. Procédé selon la revendication 2 caractérisé en ce que R<sub>L</sub> présente une masse molaire comprise entre 40 et 450.
- 4. Procédé selon l'une des revendications 1 à 3 caractérisé en ce que les valences restantes de l'atome de carbone et de l'atome d'azote de la formule (1) sont liées à des radicaux monovalents.
- 5. Procédé selon l'une des revendications 1 à 4 caractérisé en ce que R<sub>L</sub> comprend un groupement phosphoryle.
- 6. Procédé selon la revendication 5 caractérisé en ce que R<sub>L</sub> peut être représenté par la formule

dans laquelle R1 et R2, pouvant être identiques ou différents, sont choisis parmi les halogènes, les radicaux alkyle, cycloalkyle, alkoxyle, aryloxyle, aryloxyle, aralkylexyle, perfluoroalkyle, aralkyle.

- 7. Procédé selon la revendication 6 caractérisé en ce que R1 et R2 comprennent de un à 20 atomes de carbone.
- 8. Procédé selon l'une des revendications 1 à 4 caractérisé en ce que R<sub>L</sub> comprend au moins un cycle aromatique.
- 9. Procédé selon la revendication 8 caractérisé en ce que R<sub>L</sub> est un radical phényl .
- 10. Procédé s lon la revendication 1 caractérisé n ce que le radical libre stable est l N-tertiobutyl-1-diéthylphosphono-2,2-diméthylpropyl nitroxyde.

- 11. Procédé selon la revendication 9 caractérisé en ce que le radical libre stable est le N-tertiobutyl-1-phényl-2-méthyl propyl nitroxyde.
- 12. Procédé selon l'une des revendications 1 à 11 caractérisé en ce que le radical libre stable est présent à raison de 0,005 % à 5 % en poids de la somme de la masse de monomère polymérisable et de radical libre stable.
- 13. Procédé selon l'une des revendications 1 à 11 caractérisé en ce qu'un initiateur de radicaux libres est présent.
- 14. Procédé selon la revendication 13 caractérisé en ce que l'initiateur de radicaux libres est présent à raison de 50 à 50 000 ppm sur la base de la masse de monomère polymérisable.
- 15. Procédé selon l'une des revendications 1 à 14 caractérisé en ce qu'il mène à des polymères ou copolymères de masse moléculaire moyenn en poids supérieure à 10000.
- 16. Procédé selon la revendication 15 caractérisé en ce qu'il mène à des polymères ou copolymères de masse moléculaire moyenne en poids allant de 100 000 à 400 000.
- 17. Procédé selon l'une des revendications 1 à 16 caractérisé en ce que le taux de conversion de monomère en polymère ou copolymère est supérieur à 50 %.
- 18. Procédé selon l'une des revendications 1 à 17 caractérisé en ce que au moins un monomère polymérisable est vinylaromatique.
- 19. Procédé selon la revendication 18 caractérisé en ce que au moins un monomère vinylaromatique est le styrène.
- 20. Procédé selon l'une des revendications 1 à 19 caractérisé en ce que la température est comprise entre 90 et 120° C.
- 21. Procédé selon la revendication 20 caractérisé en ce que la température est comprise entre 100 et 120° C.
- 22. Procédé selon l'une des revendications 1 à 19 caractérisé en ce que la température est comprise entre 120 et 200° C.

## INTERNATIONAL SEARCH REPORT Inter nat Application No

PCT/FR 96/00180

A. CLASS IPC 6	SIFICATION OF SUBJECT MATTER C08F4/00		
According	to International Patent Classification (IPC) or to both national c	lassification and IPC	
· · · · · · · · · ·	S SEARCHED		
	documentation searched (classification system followed by class	fication symbols)	Relevant to claim No.  1-3  1  1  1  1  1  the claimed invention but rether y underlying the the claimed invention in cocument is taken alone the claimed invention in the claimed invention shalled bent family it is search report
Document	ation searched other than minimum documentation to the extent	that such documents are included in the fields	earched
Electronic	data base consulted during the international search (name of date	a base and, where practical, search terms used)	
C. DOCUI	MENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of t	he relevant passages	Relevant to claim No.
Х	EP,A,0 135 280 (COMMW SCIENT II 27 March 1985 see claims 1,5,8-12; examples		1-3
A	EP,A,O 035 291 (AKZO NV) 9 Sep see example 8	tember 1981	1
A	US,A,2 768 156 (H. BREDERECK E October 1956 see example 11	T AL.) 23	1
A,P	US,A,5 412 047 (GEORGES MICHAE 2 May 1995 cited in the application see claims	L K ET AL)	1
Fur	ther documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family members are listed	in Annex.
<u> </u>			
"A" docum	stegories of cited documents:  ment defining the general state of the art which is not dered to be of particular relevance	T later document published after the int or priority date and not in conflict wated to understand the principle or to invention	ith the application but heory underlying the
filing "L" docum which	nent which may throw doubts on priority claim(s) or his cited to establish the publication date of another	'X' document of particular relevance; the cannot be considered novel or canno involve an inventive step when the de 'Y' document of particular relevance; the	t be considered to ocument is taken alone : claimed invention
O' docum	on or other special reason (as specified) ment referring to an oral disclosure, use, exhibition or means nent published prior to the international filing date but	cannot be considered to involve an in document is combined with one or m ments, such combination being obvious in the art.	ore other such docu-
later t	than the priority date claimed	'&' document member of the same patent	
	e actual completion of the international search	Date of mailing of the international se	
	mailing address of the ISA  European Patent Office, P.B. 5818 Patentiaan 2	Authorized officer	
	NL - 2280 HV Ripwijk Tel. (+ 31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl. Fax: (+ 31-70) 340-3016	LOISELET-TAISNE,	S

1

### INTERNATIONAL SEARCH REPORT

information on patent family members

Inten Aal Application No PCT/FR 96/00180

Patent document cited in search report	Publication date		family ber(s)	Publication date
EP-A-0135280	27-03-85	AU-B- DE-A- JP-C- JP-B- JP-A- US-A- AU-B-	571240 3486145 1797643 5006537 60089452 4581429 3037884	14-04-88 17-06-93 28-10-93 26-01-93 20-05-85 08-04-86 17-01-85
EP-A-0035291	09-09-81	CA-A- CA-A- JP-C- JP-B- JP-A- US-A- US-A-	1171199 1199447 1720801 3079364 56135506 4347342 4374938	17-07-84 14-01-86 24-12-92 18-12-91 23-10-81 31-08-82 22-02-83
US-A-2768156	23-10-56	NONE		
US-A-5412047	02-05-95	AU-B- WO-A-	2469195 9531484	05-12 <b>-</b> 95 23-11 <b>-</b> 95

## RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Dem Internationale No PCT/FR 96/00180

A. CLASSE	MENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE	·····	
CIB 6	C08F4/00		
	ssification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classifi	cation nationale et la CIB	
	INES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE tion minimale consultée (système de classification suivi des symboles d	e classement)	
CIB 6	CG8F	e constructly	•
Documental	tion consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où	ces documents relèvent des domaines s	ur lesquels a porté la recherche
Base de don utilisés)	mées électromque consultée au cours de la recherche internationale (no	om de la base de données, et si cela est i	realisable, termes de recherche
,			
6.000	CONCIDENCE COMME DEDTINENTS		
Categorie *	IENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS  Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des	des passages pertinents	no. des revendications vistes
Categorie	inclinates and account the state of the stat		
x	EP.A.O 135 280 (COMMW SCIENT IND F	RES ORG)	1-3
^	27 Mars 1985		
	voir revendications 1,5,8-12; exem	np i es	
	40-47		
Α	EP,A,O 035 291 (AKZO NV) 9 Septemb	ore 1981	1
	voir exemple 8		
A	US,A,2 768 156 (H. BREDERECK ET AL	.) 23	1
^	Octobre 1956	,	
	voir exemple 11		
A,P	US,A,5 412 047 (GEORGES MICHAEL K	FT AL)	1
^,r	2 Mai 1995	L. 7.L,	
ŀ	cité dans la demande		
	voir revendications		
1			
Voir	la suite du cadre C pour la fin de la liste des documents	les documents de familles de bro	evets sont indiques en annexe
* Categories	s spéciales de documents cités:	document ulterieur publié après la da	ite de dépôt international ou la
'A' docum	ent définissant l'état général de la technique, non	date de priorité et n'appartenenant p technique pertinent, mais cité pour c	as à l'état de la omprendre le principe
'E' docum	Rere comme particulierement pertinent ent antèneur, mais publié à la date de dépôt international	ou la théorie constituent la base de l (° document particulièrement pertinent;	l'invention revendique e ne peut
I. docum	ent nouvant seter un doute sur une revendication de	inventive par rapport au document o	onsidèré isolement ne acuvite
priont autre	té où cité pour déterminer la date de publication d'une  citation ou pour une raison spéciale (telle qu'indiquée)	<ul> <li>document particulièrement pertinent;</li> <li>ne peut être considérée comme impli</li> </ul>	l'invention revendiquee quant une activite inventive
O, qocmu	ient se référant à une divulgation orale, à un usage, à spontion ou tous autres moyens	lorsque le document est associé à un documents de même nature, cette co	ou plusieurs aures mbinaison étant évidente
'P' docum	ent public event le date de dénôt international, mais	pour une personne du mêtier à document qui fait partie de la même	familie de brevets
	ielle la recherche internationale a été effectivement achevée	Date d'expédition du présent rapport	
		1 2 -06- 19	nc
2	8 Mai 1996	1 2 -00- 19	30
Nom et adn	esse postale de l'administration chargée de la recherche internationale	Fonctionnaire autorisé	
	Office Europeen des Brevets, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL - 2280 HV Rigwijk		
	Tel. (+ 31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+ 31-70) 340-3016	LOISELET-TAISNE,	2

1

## RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux membres de familles de brevets

Dem Internationale No PCT/FR 96/00180

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication		e(s) de la e brevet(s)	Date de publication
EP-A-0135280	27-03-85	AU-B-	571240	14-04-88
EF-M-0155200	2, 00 00	DE-A-	3486145	17-06-93
		JP-C-	1797643	28-10-93
		JP-B-	5006537	26-01-93
		JP-A-	60089452	20-05-85
		US-A-	4581429	08-04-86
-		AU-B-	3037884	17-01-85
EP-A-0035291	09-09-81	CA-A-	1171199	17-07-84
EP-A-0033231	03-03-01	CA-A-	1199447	14-01-86
		JP-C-	1720801	24-12-92
		JP-B-	3079364	18-12-91
		JP-A-	56135506	23-10-81
		US-A-	4347342	31-08-82
		US-A-	4374938	22-02-83
UC A 27601E6	23-10-56	AUCUN		
US-A-2768156	73-10-30			
UC A EA120A7	02-05-95	AU-B-	2469195	05-12-95
US-A-5412047	02-03-33	WO-A-	9531484	23-11-95